

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum
Internationales Büro



(43) Internationales Veröffentlichungsdatum
22. August 2002 (22.08.2002)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 02/064637 A1

(51) Internationale Patentklassifikation⁷: **C08F 2/24** [DE/DE]; Neu-Zeilsheim 89, 65931 Frankfurt (DE).

(21) Internationales Aktenzeichen: **PCT/EP02/00880**

FALK, Uwe [DE/DE]; Lönstrasse 8, 63486 Bruchköbel (DE).

(22) Internationales Anmeldedatum:
29. Januar 2002 (29.01.2002)

(74) Anwalt: MIKULECKY, Klaus; Clariant Service GmbH, Am Unisys-Park 1, 65843 Sulzbach (DE).

(25) Einreichungssprache: **Deutsch**

(81) Bestimmungsstaaten (national): BR, JP, US.

(26) Veröffentlichungssprache: **Deutsch**

(84) Bestimmungsstaaten (regional): europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE, TR).

(30) Angaben zur Priorität:
101 06 145.5 10. Februar 2001 (10.02.2001) DE

Veröffentlicht:

— mit internationalem Recherchenbericht

Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.

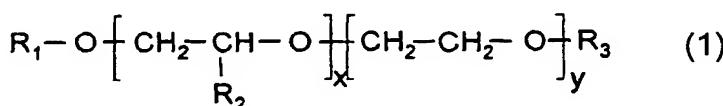
(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): CLARIANT GMBH [DE/DE]; Brüningstrasse 50, 65929 Frankfurt (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): AHRENS, Hendrik

(54) Title: USE OF NOVEL ALKYL AND ARYL ALKOXYLATES AS EMULSIFIERS IN EMULSION POLYMERISATION

(54) Bezeichnung: VERWENDUNG VON NEUEN ALKYL- UND ARYLALKOXYLATEN ALS EMULGATOREN IN DER EMULSIONSPOLYMERATION



group, R_2 represents a methyl or ethyl group, R_3 represents a hydrogen atom or a methyl group, x is a number from 1 to 50 and y is a number from 1 to 500.

(57) Abstract: The invention relates to the use of compounds of formula (1) as emulsifiers in emulsion polymerisation. In said formula, R_1 represents an alkyl or alkenyl group with between 1 and 8 carbon atoms, or a phenyl, methylphenyl or dimethylphenyl

(57) Zusammenfassung: Gegenstand der Erfindung ist die Verwendung von Verbindungen der Formel (1): worin R_1 ein Alkyl- oder Alkenylrest mit 1 bis 8 Kohlenstoffatomen oder ein Phenyl-, Methylphenyl- oder Dimethylphenylrest, R_2 ein Methyl- oder Ethylrest, R_3 ein Wasserstoffatom oder ein Methylrest, x eine Zahl von 1 bis 50 und y eine Zahl von 1 bis 500 ist, als Emulgator in der Emulsionspolymerisation.

Verwendung von neuen Alkyl- und Arylalkoxylaten als Emulgatoren in der Emulsionspolymerisation

5

Die vorliegende Erfindung betrifft die Verwendung von Alkyl- und Arylalkoxylaten als Emulgatoren in Emulsionspolymerisationen.

Die für die Emulsionspolymerisation nach dem Stand der Technik eingesetzten 10 Emulgatoren sind zumeist anionische und nichtionische Emulgatoren.

Übliche anionische Emulgatoren sind Natrium-, Kalium- und Ammoniumsalze von Fettsäuren, Natriumalkylbenzolsulfonate, Natriumalkylsulfonate, Natriumolefinsulfonate, Natriumpolynaphthalensulfonate,

15 Natriumdialkyldiphenyletherdisulfonate, Natrium-, Kalium- und Ammoniumalkylsulfate, Natrium-, Kalium- und Ammoniumalkylpolyethen-glykolethersulfate, Natrium-, Kalium- und Ammoniumalkylphenolpolyethen-glykolethersulfate, Natrium-, Kalium- und Ammoniummono- und dialkylsulfosuccinate und monoalkylpolyoxethylsulfosuccinate, sowie 20 Alkylpolyethylenglykoletherphosphorsäuremono-, di- und triester und deren Mischungen und Alkylphenolpolyethylenglykoletherphosphorsäuremono-, di- und triester und deren Mischungen, sowie deren Natrium-, Kalium- und Ammoniumsalze.

25 Als nichtionische Emulgatoren werden üblicherweise Alkylphenolpolyethylenglykolether, Alkylpolyethylenglykolether, Fettsäurepolyethylenglykolether, Ethylen/Propylenglykol-Blockpolymere und Sorbitanesterpolyethylenglykolether eingesetzt.

30 Emulsionspolymerisationen werden unter Verwendung anionischer und nichtionischer Emulgatoren in der Regel unter Gesamtansatzvorlage oder im Zulaufverfahren durchgeführt, bei der nur ein kleiner Teil der zu polymerisierenden Monomeren im Polymerisationsgefäß vorgelegt und der größere Teil (50 bis

100 Gew.-%) während des Fortschreitens der Polymerisation zugesetzt wird. Die anionischen oder nichtionischen Emulgatoren werden wahlweise während der Emulsionspolymerisation im Zulauf oder in der Reaktorvorlage eingesetzt, oder nachträglich der hergestellten Polymerdispersion zur Stabilisierung zugesetzt.

5

Im Stand der Technik sind verschiedene Arten von Emulgatoren für die Emulsionspolymerisation beschrieben.

DE-A-42 06 429 offenbart die Verwendung von Mischungen aus Ethylenoxid/

10 Propylenoxid-Blockpolymerisaten, ethoxylierten Alkylphenolen und ethoxylierten Polysacchariden als Emulgator für Emulsionspolymerisationen. Die Blockpolymerisate enthalten einen Polypropylenglykolblock, der von zwei Polyethylenglykolblöcken flankiert wird, und weisen ein zahlenmittleres Molekulargewicht von 250 bis 20 000 auf, und enthalten Ethylenoxid (EO) und

15 Propylenoxid (PO) im molaren Verhältnis EO:PO von 0,05 bis 20. Die dort offenbarten Alkylphenole enthalten nur EO- und keine PO-Einheiten, und müssen wegen der mangelnden tensidischen Eigenschaften der EO-Einheiten längerkettige Alkylsubstituenten am Aromaten tragen.

20 EP 0 894 809 A2 beschreibt die Verwendung von Alkylarylpolyglykolethern und Alkylpolyglykolethern mit jeweils 3 bis 50 mol EO-Einheiten als Emulgator für Emulsionspolymerisationen. Eine Verwendung von PO-Einheiten wird nicht offenbart. Auch hier ist die Verwendung langer Alkyl- und Alkylarylketten erforderlich.

25 EP 0 279 384 B1 beschreibt die Verwendung eines polyethoxylierten Derivates eines langkettigen Alkylphenols mit 30 bis 40 Ethylenoxideinheiten, bei dem die Alkylgruppe 7 bis 18 Kohlenstoffatome enthält, als Emulgator. Das Dokument offenbart ferner die Verwendung von Polyoxyethylenethanol und

30 Polyoxypropylenethanol, nicht aber die Verwendung von Mischalkoxylaten als Emulgatoren.

EP 0 457 642 A1 beschreibt die Verwendung von EO/PO-Blockpolymerisaten

sowie von Tri-sec.-butylphenolpolyethylenglykolethern mit 4 und 30 mol Ethylenoxideinheiten als Emulgator für die Emulsionspolymerisation von Chloropren. Die verzweigte Substitution des Aromaten ist hier wegen der mangelnden tensidischen Eigenschaften der EO-Ketten erforderlich. Das

5 Dokument offenbart ferner die Verwendung von gemischt alkoxylierten Estern und Amiden als Emulgatoren, nicht aber eine entsprechende Eignung carbonylfreier Mischalkoxylate.

DE 195 03 099 A1 beschreibt die entsprechende Verwendung nichtionischer

10 Emulgatoren vom Typ der Alkylpolyalkylenglykolether, wobei der Vorteil einer Mischalkoxylierung für kurzkettige, hydrophile Alkylreste nicht konkretisiert ist. Kennzeichnend für diese Verbindungen ist, dass ihr Trübungspunkt unterhalb der Polymerisationstemperatur liegt. Bevorzugt sind Alkylpolyethylenglykolether, die Alkylgruppen mit 4 bis 24 Kohlenstoffatomen und 2 bis 14 mol Ethylenoxid-

15 einheiten, und kein PO, enthalten. Eine Mischalkoxylierung wird nur bei den von hydrophoben Fettalkoholen abgeleiteten Fettalkylpolyalkylenglykolethern offenbart.

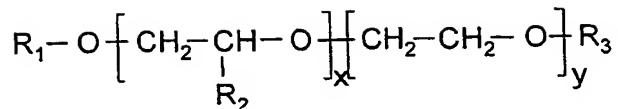
Aufgabe vorliegender Erfindung war es daher, neue Emulgatoren für die

20 Emulsionspolymerisation aufzufinden, die eine verbesserte physikalisch-chemische Stabilität der Emulsionspolymerisate gewährleisten. Hierbei sollte insbesondere darauf geachtet werden, daß keine teuren Bestandteile, wie beispielsweise Fettalkohole oder mit längeren als Methylresten substituierte Aromaten, zu deren Herstellung erforderlich sind.

25 Es wurde nun gefunden, dass mit Alkyl- und Arylalkoxylaten, die eine Mischalkoxylierung aus Ethylenoxid (EO) einerseits und Propylenoxid / Butylenoxid (PO/BuO) andererseits aufweisen, als Emulgatoren in der Emulsionspolymerisation stabile und koagulatarme Polymerdispersionen

30 hergestellt werden können.

Gegenstand der Erfindung ist somit die Verwendung von Verbindungen der Formel 1



worin

R_1 ein Alkyl- oder Alkenylrest mit 1 bis 8 Kohlenstoffatomen oder ein Phenyl-, Methylphenyl- oder Dimethylphenylrest,

5 R_2 ein Methyl- oder Ethylrest,

R_3 ein Wasserstoffatom oder ein Methylrest,

x eine Zahl von 1 bis 50 und

y eine Zahl von 1 bis 500 ist,

als Emulgator in der Emulsionspolymerisation.

10

In einer bevorzugten Ausführungsform ist R_1 ein Alkyl- oder Alkenylrest. R_1 hat vorzugsweise zwischen 1 und 6, insbesondere zwischen 1 und 4 Kohlenstoffatome. Der Alkohol, von dem sich der erfindungsgemäße Emulgator durch Alkoxylierung ableiten lässt, ist vorzugsweise ein hydrophiler Alkohol. Unter 15 hydrophil wird hier eine Mischbarkeit des Alkohols mit Wasser in Mengen von mindestens 0,01 Gew.-%, vorzugsweise 0,05 Gew.-%, insbesondere 0,1 Gew.-%, speziell 0,3 Gew.-% verstanden.

20 In einer weiteren bevorzugten Ausführungsform der Erfindung liegt x zwischen 2 und 30. In einer weiteren bevorzugten Ausführungsform der Erfindung liegt y zwischen 10 und 100. In einer weiteren bevorzugten Ausführungsform der Erfindung beträgt das Verhältnis zwischen x und y von $x:y = 1:10$ bis $1:2$.

25 Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Emulsionspolymeraten, gekennzeichnet durch die Zugabe einer Verbindung der Formel 1 vor, während oder nach Beginn der Polymerisationsreaktion.

30 In einer besonders bevorzugten Ausführungsform betrifft die Erfindung die Verwendung von Alkyl- und Arylalkoxylaten der Formel (1) zur Herstellung stabiler Polymerdispersionen in der Polymerisation von olefinisch ungesättigten Verbindungen, wie sie nun beschrieben werden sollen.

Die verwendeten Monomere für die Herstellung von Polymerdispersionen nach dem Emulsionspolymerisationsverfahren sind beispielsweise

- Vinylmonomere, wie Carbonsäureester des Vinylalkohols, beispielsweise Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinylether der Isononansäure oder der
- 5 Isodecansäure,
- Arylsubstituierte Olefine, wie Styrol und Stilben
- olefinisch ungesättigte Carbonsäureester, wie Methylacrylat, Ethylacrylat, Propylacrylat, n-Butylacrylat, i-Butylacrylat, Pentylacrylat, Hexylacrylat, 2-Ethylhexylacrylat, Hydroxyethylacrylat sowie die entsprechenden
- 10 Methacrylsäureester,
- olefinisch ungesättigte Dicarbonsäureester, wie Dimethylmaleinat, Diethylmaleinat, Dipropylmaleinat, Dibutylmaleinat, Dopentylmaleinat, Dihexylmaleinat und Di-2-ethylhexylmaleinat,
- olefinisch ungesättigte Carbonsäuren und Dicarbonsäuren, wie Acrylsäure,
- 15 Methacrylsäure, Itaconsäure, Maleinsäure und Fumarsäure und ihre Natrium-, Kalium- und Ammoniumsalze,
- olefinisch ungesättigte Sulfonsäuren und Phosphonsäuren und ihre Alkali- und Ammoniumsalze, wie Acrylamidomethylpropansulfonsäure und ihre Alkali- und Ammonium-, Alkylammonium und Hydroxyalkylammoniumsalze,
- 20 Allylsulfonsäure und ihre Alkali- und Ammoniumsalze, Acryloyloxethylphosphonsäure und ihre Ammonium- und Alkalosalze sowie die entsprechenden Methacrylsäurederivate,
- olefinisch ungesättigte Amine, Ammoniumsalze, Nitrile und Amide, wie Dimethylaminoethylacrylat, Acryloyloxethyltrimethylammoniumhalide,
- 25 Acrylnitril, N-Methylacrylamid, N-Ethylacrylamid, N-Propylacrylamid, N-Methylolacrylamid sowie die entsprechenden Methacrylsäurederivate und Vinylmethylacetamid.

In einer bevorzugten Ausführungsform werden die oben genannten Monomere mit weiteren Comonomeren, vorzugsweise Olefinen oder halogenierten Olefinen mit 2 bis 8 Kohlenstoffatomen wie z.B. Ethylen, Propen, Butene, Pentene, 1,3-Butadien, Chloropren, Vinylchlorid, Vinylidenchlorid, Vinylidenfluorid und Tetrafluorethylen polymerisiert.

Zur Herstellung der Polymerdispersionen werden die mit Wasser nicht mischbaren Monomere im allgemeinen mit Hilfe der erfindungsgemäßen Emulgatoren in der wässrigen Phase in Form von Mizellen fein verteilt und die radikalische Polymerisationsreaktion durch Initiatoren wie beispielsweise Ammonium-,
5 Natrium- und Kaliumperoxodisulfat gestartet.

Weitere Hilfs- und Zusatzstoffe für die Verwendung mit den erfindungsgemäßen Emulgatoren können Schutzkolloide wie Carboxymethylcellulose, Hydroxyethylcellulose, Methylhydroxypropylcellulose, sowie teil- und vollverseifter
10 Polyvinylalkohol sein.

Eine Übersicht über gängige Verfahren, Tenside und weitere Hilfsmittel der Emulsionspolymerisation geben Peter A. Lovell und Mohamed S. El-Aasser, in "Emulsion Polymerization and Emulsion Polymers", erschienen bei John Wiley
15 and Sons, 1997.

Die erfindungsgemäßen Alkyl- und Arylalkoxylate lassen sich während der Emulsionspolymerisation verwenden, in dem sie im Reaktionsgefäß vor Beginn der Polymerisationsreaktion vorgelegt oder während der Polymerisationsreaktion
20 dem Reaktionsgefäß zugegeben werden. Eine andere Variante ist die Zugabe der erfindungsgemäßen Alkyl- und Arylalkoxylate nach Abschluß der Polymerisationsreaktion zu Verbesserung der Stabilität der Polymerdispersion.

Die erfindungsgemäßen Alkyl- und Arylalkoxylate können sowohl alleine als auch
25 in Kombination mit anderen bereits bekannten anionischen und nichtionischen Emulgatoren des Standes der Technik verwendet werden, wie sie eingangs beschrieben würden. Die Menge der anionischen und nichtionischen Emulgatoren des Standes der Technik beträgt dann vorzugsweise 0,05 bis 5, insbesondere 0,08 bis 3 % und besonders bevorzugt 0,1 bis 2 Gew.-% bezogen auf das
30 Gewicht der nicht oder wenig wasserlöslichen Monomere.

In einer besonders bevorzugten Ausführungsform werden die erfindungsgemäßen Alkyl- und Arylalkoxylate der Formel (1) in Kombination mit anionischen

Emulgatoren verwendet.

Im allgemeinen werden die erfindungsgemäßen Alkyl- und Arylalkoxylate der Formel (1) in Mengen von 0,1 bis 10, vorzugsweise 0,2 bis 5, insbesondere 0,4 bis 4 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht der für die Herstellung der

5 Polymerdispersion verwendeten nicht oder wenig wasserlöslichen Monomere als Emulgatoren verwendet.

Die mit den erfindungsgemäßen Alkyl- und Arylalkoxylaten hergestellten Polymerdispersionen zeigen eine geringe Koagulatbildung während und nach der

10 Polymerisation und eine Verbesserung der Scher-, Temperatur- und Lagerstabilität, der Gefrier/Taustabilität und die Elektrolytstabilität gegenüber zwei- und dreiwertigen Kationen wie Calcium, Barium und Aluminium. Weiterhin ist ein Verbesserung der Filmeigenschaften der aus den Polymerdispersionen hergestellten Polymerfilme zu beobachten. Die mit den erfindungsgemäßen Alkyl- und Arylalkoxylaten hergestellten Polymerdispersionen bilden Filme mit geringer Wasseraufnahme, einen geringen Weißanlauf bei Kontakt mit Wasser und gute Nass- und Trockenreibechtheiten.

Beispiele

20

1. Vinylacetat-Dispersion

Es werden 1700 g einer Monomeremulsion bestehend aus 473,2 g vollentsalztem Wasser, 2,8 g Netzer SB 10 (65 %ige Lösung von Natriumdiisodecylsulfosuccinat in einem Wasser/Isopropanolgemisch, Clariant GmbH), 24 g eines erfindungsgemäßen n-Butylalkoxylates mit 4 mol Propylenoxid und 30 mol Ethylenoxid, 300 g [®]VeoVa10 (Isodecansäurevinylester, Shell) und 900 g Vinylacetat sowie eine Initiatorlösung bestehend aus 3,6 g Kaliumperoxodisulfat und 304,4 g vollentsalztem Wasser hergestellt.

30

In einem 3 Liter Reaktionsgefäß werden 356,9 g vollentsalztes Wasser vorgelegt und unter Rühren mit einem Ankerrührer nacheinander 2,8 g Netzer SB 10 (65 %ige Lösung von Natriumdiisodecylsulfosuccinat in einem Wasser/

Isopropanolgemisch), 24,0 g [®]Tylose H 200 YG4 (Hydroxylethylcellulose, Clariant GmbH), 6,0 g Borax, 2,6 ml Essigsäure, 170 g der zuvor hergestellten Monomerdispersion und 92,3 g der Initiatorlösung zugegeben. Anschließend wird die Emulsion unter Stickstoffatmosphäre in einem Wasserbad auf 76°C erwärmt, 5 so dass die radikalische Polyadditionsreaktion beginnt. Die Reaktionstemperatur wird durch Kühlen oder Heizen über das Wasserbad konstant bei 79 bis 81°C gehalten. Nach 15 Minuten werden über einen Zeitraum von 3 Stunden die restlichen 1530 g der Monomeremulsion zugegeben. Zur Initiierung der radikalischen Polyadditionsreaktion werden über einen zweiten Zulauf die 10 restlichen 215,7 g der Initiatorlösung innerhalb eines Zeitraumes von 3 Stunden und 15 Minuten zugegeben. Danach wird das Reaktionsgemisch weitere 2 Stunden bei 80°C unter Rühren und unter Stickstoffatmosphäre gerührt und anschließend auf Raumtemperatur abgekühlt. Zur Konservierung werden der hergestellten Polymerdispersion 3,6 g [®]Nipacide Cl15, Nipa Laboratories Ltd., 15 zugesetzt.

Die resultierende Polymerdispersion hat einen Feststoffgehalt von 50 % und ein Koagulat von < 0,010 % über einem 100 µm-Sieb und von < 0,015 % über einem 40 µm-Sieb.

20

2. Styrol/Acrylat-Dispersion

Es werden 1700 g einer Monomeremulsion bestehend aus 531,7 g vollentsalztem Wasser, 29,3 g [®]Emulsogen EPA 073 (Natriumalkylpolyethylenglykolethersulfat, 25 Clariant GmbH), 22 g eines erfindungsgemäßen n-Butylalkoxylates mit 4 mol Propylenoxid und 30 mol Ethylenoxid, 6 g Natriumhydrogencarbonat, 360 g Styrol, 500 g n-Butylacrylat, 240 g Methylacrylat und 11 g Methacrylsäure sowie eine Initiatorlösung bestehend aus 5,55 g Ammoniumperoxodisulfat und 142,5 ml vollentsalztem Wasser hergestellt.

30

In einem 3 Liter Reaktionsgefäß werden 344,5 g vollentsalztes Wasser vorgelegt und 7,3 g Emulsogen EPA 073 (Natriumalkylpolyethylenglykolethersulfat) zugegeben. Unter Stickstoffatmosphäre und Rühren mit einem Ankerrührer wird

die Emulgatorlösung im Reaktionsgefäß auf 80°C erwärmt. Anschließend werden 37 ml Initiatorlösung und 42,5 ml der Monomeremulsion zugegeben. Die radikalische Polyadditionsreaktion beginnt. Über das Wasserbad wird das Reaktionsgemisch gekühlt und konstant bei 79 - 81°C gehalten. Die restlichen

5 1657,5 g der Monomeremulsion und 111 g der Initiatorlösung werden über einen Zeitraum von 3 Stunden zugegeben. Anschließend wird über das Wasserbad das Reaktionsgemisch eine weiter Stunde bei 80°C gehalten und dann auf Raumtemperatur abgekühlt. Der pH-Wert der hergestellten Polymerdispersion wird mit 12,5 %iger Ammoniak-Lösung auf pH 7 - 8 eingestellt.

10

Die resultierende Polymerdispersion hat einen Feststoffgehalt von 51 % und ein Koagulat von < 0,010 % über einem 100 µm-Sieb und von < 0,015 % über einem 40 µm-Sieb.

15 3. Reinacrylat-Dispersion

Es werden 1800 g einer Monomeremulsion bestehend aus 341,2 g vollentsalztem Wasser, 72,3 g Emulsogen EPA 073 (Natriumalkylpolyethylenglykolethersulfat), 20,3 g eines erfindungsgemäßen Methylalkoxylates mit im Zahlenmittel 3,2 mol

20 Propylenoxid und 40 mol Ethylenoxid, 2,2 g Dodecylmercaptan, 150 g Methylmethacrylat, 350 g 2-Ethylhexylacrylat, 850 g n-Butylacrylat und 14 g Methacrylsäure sowie 57 g einer Initiatorlösung bestehend aus 7,1 g Ammoniumperoxodisulfat und 49,9 g vollentsalztem Wasser hergestellt.

25 In einem 3 Liter Reaktionsgefäß werden 263 g vollentsalztes Wasser vorgelegt und unter Stickstoffatmosphäre über ein Wasserbad auf 80°C erwärmt. Anschließend werden 17 g der Initiatorlösung zugegeben und sofort mit der kontinuierlichen Zugabe der 1800 g Monomeremulsion und der restlichen 40 g Initiatorlösung begonnen. Die Dosierung beider Komponenten erfolgt unter 30 ständigem Rühren mit einem Ankerrührer und unter Stickstoffatmosphäre innerhalb eines Zeitraumes von 3 Stunden. Danach wird das Reaktionsgemisch für eine weitere Stunde bei 80°C temperiert und anschließend auf Raumtemperatur abgekühlt. Der pH-Wert der hergestellten Polymerdispersion

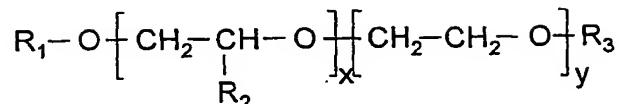
wird mit 12,5 %iger Ammoniak-Lösung auf pH 7 - 8 eingestellt.

Die resultierende Polymerdispersion hat einen Feststoffgehalt von 65 % und ein Koagulat von < 0,10 % über einem 100 µm-Sieb und von < 0,12 % über einem

5 40 µm-Sieb.

Patentansprüche

1. Verwendung von Verbindungen der Formel 1



5

worin

R_1 ein Alkyl- oder Alkenyrest mit 1 bis 8 Kohlenstoffatomen oder ein Phenyl-,
Methylphenyl- oder Dimethylphenylrest,

10 R_2 ein Methyl- oder Ethylrest,

R_3 ein Wasserstoffatom oder ein Methylrest,

x eine Zahl von 1 bis 50 und

y eine Zahl von 1 bis 500 ist,

als Emulgator in der Emulsionspolymerisation..

15

2. Verwendung von Verbindungen gemäß Anspruch 1, dadurch

gekennzeichnet, dass R_1 ein Alkylrest mit 1 bis 6 Kohlenstoffatomen ist.

3. Verwendung von Verbindungen gemäß Anspruch 1 und/oder 2, dadurch

20 gekennzeichnet, dass R_3 ein Wasserstoffatom ist.

4. Verwendung von Verbindungen gemäß einem oder mehreren der

Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, dass x eine Zahl von 1 bis 20 ist.

25 5. Verwendung von Verbindungen gemäß einem oder mehreren der

Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass y eine Zahl von 1 bis 100 ist.

6. Verwendung von Verbindungen gemäß einem oder mehreren der

Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass bei der

30 Emulsionspolymerisation olefinisch ungesättigte Verbindungen in wässrigem
Medium miteinander nach dem radikalischen Additionsverfahren polymerisieren.

7. Verwendung von Verbindungen gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass die Verbindungen in Kombination mit üblichen anionischen Emulgatoren, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus

- 5 - Natrium-, Kalium- und Ammoniumsalze von Fettsäuren
- Natriumalkylsulfonate,
- Natriumolefinsulfonate,
- Natriumalkylbenzolsulfonate,
- Natriumpolynaphthalensulfonate,
- 10 - Natriumdialkyldiphenyletherdisulfonate,
- Natrium-, Kalium- und Ammoniumalkylsulfate,
- Natrium-, Kalium- und Ammoniumalkylpolyethylenglykolethersulfate,
- Natrium-, Kalium- und Ammoniumalkylphenolpolyethylenglykolethersulfate
- Natrium-, Kalium- und Ammoniummono- und dialkylsulfosuccinate und
- 15 monoalkylpolyoxethylsulfosuccinate, sowie
- Alkylpolyethylenglykoletherphosphorsäuremono-, di- und triester und deren Mischungen und Alkylphenolpolyethylenglykoletherphosphorsäuremono-, di- und triester und deren Mischungen, sowie deren Natrium-, Kalium- und Ammoniumsalze
- 20 eingesetzt werden.

- 8. Verwendung von Verbindungen gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass die Verbindungen in Kombination mit üblichen nichtionischen Emulgatoren, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus
- Alkylphenolpolyethylenglykolether,
- Alkylpolyethylenglykolether,
- Fettsäurepolyethylenglykolether,
- Ethylen/Propylenglykol - Blockpolymere und
- 30 - Sorbitanesterpolyethylenglykolether

eingesetzt werden.

9. Verfahren zur Herstellung von Emulsionspolymerisaten, dadurch

gekennzeichnet, dass die Verbindungen der Formel 1 gemäß den Ansprüchen 1 bis 8 vor, während oder nach dem Polymerisationsprozess dem Polymerisationsansatz zugegeben werden.

- 5 10. Verfahren zur Herstellung von Emulsionspolymerisaten gemäß Anspruch 9, dadurch gekennzeichnet, dass die Verbindungen der Formel 1 gemäß den Ansprüchen 1 bis 8 in Mengen von 0,1 bis 10 Gew.-% bezogen auf das Gewicht der für die Herstellung der Polymerdispersion verwendeten nicht oder wenig wasserlöslichen Monomere verwendet werden.
- 10 11. Verfahren zur Herstellung von Emulsionspolymerisaten gemäß Anspruch 9 und/oder 10, dadurch gekennzeichnet, dass die Verbindungen der Formel 1 gemäß den Ansprüchen 1 bis 8 in Kombination mit anionischen Emulgatoren eingesetzt werden, wobei die Menge der anionischen Emulgatoren 0,05 bis 5 Gew.-% bezogen auf das Gewicht der nicht oder wenig wasserlöslichen Monomere beträgt.
- 15

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No
PCT/EP 02/00880A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
IPC 7 C08F2/24

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
IPC 7 C08F

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the International search (name of data base and, where practical, search terms used)

WPI Data, PAJ, EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 1999, no. 02, 26 February 1999 (1999-02-26) & JP 10 298210 A (KAO CORP), 10 November 1998 (1998-11-10) abstract ---	1-11
A	EP 0 279 384 A (AIR PROD & CHEM) 24 August 1988 (1988-08-24) cited in the application page 4, paragraphs 5,6; claim 1 ---	1-11
A	DE 195 03 099 A (BASF AG) 17 August 1995 (1995-08-17) cited in the application page 7; claim 1 ---	1-11

 Further documents are listed in the continuation of box C. Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents : .

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the international filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- *T* later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- *X* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- *Y* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.
- *&* document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

Date of mailing of the international search report

4 April 2002

11/04/2002

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo n^l,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Kraai, G

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/EP 02/00880

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
JP 10298210	A 10-11-1998	NONE		
EP 0279384	A 24-08-1988	US 4921898 A	01-05-1990	
		BR 8800626 A	27-09-1988	
		CA 1322064 A1	07-09-1993	
		DE 3852325 D1	19-01-1995	
		DE 3852325 T2	27-04-1995	
		EP 0279384 A2	24-08-1988	
		JP 2624741 B2	25-06-1997	
		JP 63223053 A	16-09-1988	
DE 19503099	A 17-08-1995	DE 19503099 A1		17-08-1995

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen
PCT/EP 02/00880A. KLASSEFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES
IPK 7 C08F2/24

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierte Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)
IPK 7 C08F

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der Internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

WPI Data, PAJ, EPO-Internal

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie ^o	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 1999, no. 02, 26. Februar 1999 (1999-02-26) & JP 10 298210 A (KAO CORP), 10. November 1998 (1998-11-10) Zusammenfassung ----	1-11
A	EP 0 279 384 A (AIR PROD & CHEM) 24. August 1988 (1988-08-24) in der Anmeldung erwähnt Seite 4, Absätze 5,6; Anspruch 1 ----	1-11
A	DE 195 03 099 A (BASF AG) 17. August 1995 (1995-08-17) in der Anmeldung erwähnt Seite 7; Anspruch 1 ----	1-11



Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen



Siehe Anhang Patentfamilie

- ^o Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :
- ^A Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist
- ^E Älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem Internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist
- ^L Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)
- ^O Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht
- ^P Veröffentlichung, die vor dem Internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist
- ^T Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist
- ^X Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erforderlicher Tätigkeit beruhend betrachtet werden
- ^Y Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erforderlicher Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist
- ^Z Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der Internationalen Recherche

Absendedatum des Internationalen Recherchenberichts

4. April 2002

11/04/2002

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (+31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Kraaij, G

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP 02/00880

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung		Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
JP 10298210	A	10-11-1998	KEINE			
EP 0279384	A	24-08-1988	US BR CA DE DE EP JP JP	4921898 A 8800626 A 1322064 A1 3852325 D1 3852325 T2 0279384 A2 2624741 B2 63223053 A		01-05-1990 27-09-1988 07-09-1993 19-01-1995 27-04-1995 24-08-1988 25-06-1997 16-09-1988
DE 19503099	A	17-08-1995	DE	19503099 A1		17-08-1995